PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

03-123747

(43) Date of publication of application: 27.05.1991

(51)Int.CI.

C07C 39/15 C07C 37/50

// CO7B 61/00

(21)Application number: 01-259907

(71)Applicant : HONSYU KAGAKU KOGYO KK

(22)Date of filing:

06.10.1989

(72)Inventor: TAKAHASHI KATSUNORI

KAWAHARA MIKIO YAGO SHUNJI AYABE YOSHIHARU

(54) PREPARATION OF P,P'-BIPHENOL

(57)Abstract:

PURPOSE: To efficiently prepare the subject compound in simplified processes by reacting phenol with isobutylene in the presence of aluminum phenoxide, oxidizing the reaction product in the presence of an alkali catalyst and further removing the butyl groups from the oxidization product in the presence of a catalyst.

CONSTITUTION: Phenol is reacted with isobutylene in the presence of aluminum phenoxide to prepare 2,6-di-t-butylphenol. The reaction solution as such is subjected to an oxidation reaction in the presence of an alkali catalyst into 3,3',5,5'-tetrabutylbiphenol. The reaction solution is subjected to a butyl group- removing reaction in the presence of a catalyst and subsequently cooled to form crude crystals, which are treated with activated charcoal to economically provide the objective compound useful for liquid crystal polymers, engineering plastic-modifying agents, phenolic resin-modifying agents, etc., in the consistent processes in high purity without separating and purifying the intermediates from the raw materials.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

(19)日本国特許庁 (JP)

(12) 特 許 公 報(B2)

(11)特許出願公告番号

特公平6-74227

(24) (44)公告日 平成6年(1994) 9月21日

(51)Int.CL*	識別記号	庁内整理番号	FI	技術表示箇所
C 0 7 C 39/15		8930—4H		
37/50		8930-4H		
37/84		8930-4H		

請求項の数1(全 3 頁)

(21)出願番号	特顯平1-259907	(71)出題人 99999999
		本州化学工業株式会社
(22)出顧日	平成1年(1989)10月6日	東京都中央区八重洲1丁目5番3号
		(72)発明者 髙橋 勝徳
(65)公開番号	特開平3-123747	和歌山県和歌山市宇須 3 丁目39番
(43)公開日	平成3年(1991)5月27日	(72)発明者 河原 巳紀夫
		和歌山県和歌山市宇須 3 丁目39番
		(72)発明者 矢後 俊二
		和歌山県和歌山市加納380—14
	·	(72)発明者 綾部 養治
		和歌山県和歌山市和歌浦西1—4—48
		(74)代理人 弁理士 佐田 守雄 (外1名)
		審査官 佐々木 秀次
		毎旦日 た ベル カル

(54) 【発明の名称 】 p, p'ーピフェノールの製造方法

【特許請求の範囲】

「請求項11フェノールとイソブチレンをアルミニウムフェノキサイドの存在下反応し、2,6ージーtーブチルフェノールを生成せしめ、これを単離することなく反応液をそのままアルカリ触媒の存在下酸化反応に供し3,3′,5,5′ーテトラーブチルビフェノールを生成はし、め、この反応液を引き続き脱ブチル化触媒の存在下脱ブチル化後、反応液を冷却晶析して得られる粗結晶を溶媒中で活性炭処理することを特徴とするp,p′ービフェノールの製造方法。

【発明の詳細な説明】

[産業上の利用分野]

本発明は液晶ポリマー、エンプラ改質剤、フェノール樹脂改質剤、スーパーエンプラ改質剤等として有用な物質であるp, p'ービフェノールをフェノールとイソブチレ

ンより一貫して簡略化されたプロセスで操作容易に、し かも効率良く製造する方法に関する。

[従来の技術]

従来のp, p' ービフェノールの製造法は、主として2.6- ジー t ーブチルフェノール(以下2.6Bという)を原料とし、これをアルカリ触媒の存在下、酸化カップリングさせて、3.3',5.5' ーテトラー t ーブチルフェノキノンを生成せしめ、これを水素還元して3.3',5.5' ーテトラー t ーブチルビフェノール(以下TBBPという)を得、これを脱ブチル化してp, p' ービフェノールとする方法が知られている。

またTBBPを脱ブチル化する方法としては酸化反応液から 単離したTBBPをフェノールと活性白土触媒の存在下加熱 反応せしめてtーブチル基をフェノールのメタ位にトラ ンスアルキレーションさせてp,p'ービフェノールを得 る方法が特開昭59-1434号公報に開示されている。 〔発明が解決しようとする課題〕

上記p, p'ービフェノールの製法において、2,6B, TBBPの各中間生成物はそれぞれ生成段階で単離精製して、次の工程の原料として使用している。従って、その単離精製工程において単離精製用の設備が余分に必要であり、これを稼働するために工程管理、作業要員の人手が要るばかりでなく、各工程の操作は煩雑になり必然的に生産効率は低下するものである。

本発明は、p, p'ービフェノールをフェノールとイソブチレンを原料とし、一貫して途中に単離精製する工程を経ることなく、設備簡略、操作簡易な経済的製造方法を提供することを目的とするものである。

[課題を解決するための手段]

本発明者らは上記目的を達成するため鋭意研究の結果、 フェノールとイソブチレンとを反応して得られたブチル フェノール類、即ち2-t-ブチルフェノール、少量の pーtーブチルフェノール、2,6B、少量の2,4ージー t ーブチルフェノール及び2, 4, 6ートリー t ーブチルフェ ノールの中で酸化反応の条件を選択することによりカッ プリングにあずかるのは2,6Bのみである意外な事実を見 出した。この事実により、原料として2,6Bを用いずにフ ェノールとイソブチレンのブチル化反応により得られる 反応物をそのままアルカリ触媒の存在下酸化反応を行わ せることにより優先的にTBBPが得られる新知見を得た。 また、このようにして他のブチル化フェノール類が存在 しても、その酸化反応液を脱ブチル化触媒の存在下脱ブ チル化反応を行わせるとTBBPは何らの支障もなく脱ブチ ル化され、さらにこれを冷却すると容易にp, p'ーピフ ェノールが選択的に白色結晶として得られることを見出 し本発明を完成するに至った。

本発明は、フェノールとイソブチレンをアルミニウムフェノキサイドの存在下反応し、2,6ージーtーブチルフェノールを生成せしめ、これを単離することなく反応液をそのままアルカリ触媒の存在下反応に供し、3,3′,5,5′ーテトラーtーブチルフェノールを生成せしめ、この反応液を引き続き脱ブチル化触媒を存在下脱ブチル化後、反応液を冷却晶析して得られる粗結晶を溶媒中で活性炭処理することによりp,p′ービフェノールを一貫して簡略化されたプロセスで操作簡易に、しかも効率よく製造する方法である。

本発明の第1工程はフェノールとイソブチレンをアルミニウムフェノキサイドを触媒として反応させて2,6Bを得る、所謂ブチル化工程である。

本工程は、フェノールにアルミニウム片を0.1~10% (対フェノール重量)好ましくは0.3~1%(対フェノール重量)添加して、150℃前後に昇温するとアルミニウム片は水素を発生しながらアルミニウムフェノキサイドとなる。この液にイソブチレン150~250モル%(対フェノール)、好ましくは190~220モル%(対フェノー ル)を加え、50~150℃、好ましくは80~110℃、0~10 kg/cm²G、好ましくは 1~3kg/cm²Gの圧力で反応させる。

このブチル化工程により得られる反応液はフェノール10%以下、2-t-ブチルフェノール30%以下、2,6850%以上、2,4,6-トリーtーブチルフェノール50%以下の組成を有し、この反応液を次の酸化工程に直接使用するためには、好ましくはフェノール5%以下、2-t-ブチルフェノール15%以下、2,6870%以上、2,4,6-トリーtーブチルフェノール30%以下である。この場合フェノールが10%以上になると製品のp,p'ービフェノールが若干着色し、2,68が70%以下であると生産性が低下する(本記載の%は重量%である)。

本発明の第2工程は上記の反応液より触媒のみを除去した後、苛性カリ、苛性ソーダ等のアルカリ触媒を反応液の0.1~10重量%、好ましくは0.2~2.0重量%添加し、150~250℃、好ましくは180~200℃、0~50kg/cm²G、好ましくは0~5kg/cm²Gの圧力で酸素又は酸素含有ガスを反応液中に吹き込んで酸化を行う所謂酸化工程である。酸素の吸収量は10~30モル%(対2,6B)、好ましくは15~25モル%(対2,6B)である。

本工程において2,6Bは酸化カップリングされTBBPが生成する。

本発明の第3工程は上記酸化工程で得られたTBBPを含む 反応液に酸化触媒として用いたアルカリを中和するに要する量プラス対酸化液の0.1~10重量%、好ましくは0.5 ~5重量%の脱ブチル化触媒を加えた後、脱ブチル化する所謂脱<u>ブチル化工程</u>である。この工程での脱ブチル化 触媒はpートルエンスルフォン酸(以下PTSAという)の 他、公知の硫酸、ベンゼンスルフォン酸、アルミニウム フェノキシド類、アルミニウムアルコラート類も用いる ことができる。この脱ブチル化は100~250℃好ましくは 130~220℃で O~5kg/cm²G、好ましくは常圧で行う。 反応終了点におけるTBBPの脱ブチル化率は90~95%である

本工程における脱ブチル化は、酸化反応液中に含まれている2-tーブチルフェノール、2,4,6-トリーtーブチルフェノール類が溶剤として利用される利点がある。また、これらのブチルフェノール類も本工程において脱ブチル化を受け、一部はイソブチレンとフェノールに分解されるが、大半はp-tーブチルフェノールの段階に止まり、溶剤作用をなす。

従って、改めて他の溶剤を加えなくても、本脱ブチル化 反応は円滑に進行する。

本反応の第4工程は、上記工程により得られたp,p'ービフェノールを含む反応液をそのまま冷却し、p,p'ービフェノールの粗結晶を得、更に精製しp,p'ービフェノールの純品を得る精製工程である。

本工程においては、脱ブチル化工程で得られた反応液を 冷却後、約70℃で沪過すると粗p,p′ービフェノールが 得られる。沪液は回収し、次回の脱ブチル化工程に循環 される。

かくして得られた粗p, p' ービフェノールはメタノール 等の溶剤に溶かして、活性炭処理して純白の高純度の精 製物が得られる。収率は88~95モル% (対TBBP) であり 純度は99.9%である。

なお、本発明における各工程は連続でも、パッチでも何 れの方式でも行うことができ、任意に選択できる。 次の本発明の実施例を挙げて、更に本発明を具体的に説 明する。

〔 実施例〕

例 1

フェノール188g(2モル)にアルミニウム片0.94g(0.5 重量%対フェノール)を添加し、150℃まで昇温すると 水素を発生しながらアルミニウムフェノキサイドが生成 する。この液に110℃でイソブチレンを3kg/cm2Gで圧入 する。イソブチレンの吸収が246g(4.4モル)になった 時にブチル化を終了する、所用時間約8時間であった。 この時のブチル化液の組成はフェノール1.0%、2-t ーブチルフェノール4.1%、p-t-ブチルフェノール 0.2%、2,6B76%、2,4ージー t ーブチルフェノール1.1 %、2,4,6-トリーtーブチルフェノール17%であった モル)を添加して200℃まで昇温するとアルミン酸ソー ダのスラリー液になる。この液からアルミン酸ソーダを 沪別する。沪液に24%苛性カリ3.6g(0.015モル)を添 加して190~200℃で8時間空気を吹き込む、2,6Bに対し て18.8モル%の酸素を吸収した。反応終了後、反応液は フェノール0.5%、2-tーブチルフェノール3.8%、p ー t ーブチルフェノール0.2%、2:6B23%、2.4ージー t ーブチルフェノール1.2%、2,4,6ートリーtーブチルフ ェノール17%、3,3',5,5'ーテトラー t ープチルフェ ノキノン0.3%、TBBP54%である(%は重量%)。この 酸化液にPTSA3.5gを添加する。220℃まで昇温し脱ブチ ル化するとイソブチレン219g (イソブチレン回収率89.0 %) が回収されたスラリー状反応液203gを得る。この反 応液の組成はフェノール6.4%、2-t-ブチルフェノ ール0.1%、p-t-ブチルフェノール35%、2,6B0.03 %、2,4ージー t ーブチルフェノール4.5%、2,4,6ート リー t ーブチルフェノール0.02%、p,p' ーピフェノー ル51%、ブチルビフェノール2.5% (%は重量%) であ

この反応液を70℃まで冷却して沪過すると、粗p, p′-ビフェノール96gを得る。ビフェノール沪別後の沪液を 蒸留してブチルフェノール類を回収し、次回の脱ブチル 化に循環する。

一方、粗p,p'ーピフェノール96gをメタノール768gに溶 かし、活性炭1.9g(粗p,p'ービフェノールの2重量 %)で処理してメタノールを回収後沪過すると精p, p'

ービフェノール76.8g (ワンパス精製収率80%) が得ら れる。本品は純度99.9%、色調は純白であった。 例 2

フェノール188g(2モル)にアルミニウム片0.94g(0.5 重量%対フェノール)を添加し、150℃まで昇温すると 水素を発生しながらアルミニウムフェノキサイドが生成 する。この液に110℃でイソブチレンを3kg/cm2Gで圧入 する。イソブチレンの吸収が207.2g(3.7モル)になっ た時にブチル化は終了する、所用時間は約8時間であっ た。この時のブチル化液の組成はフェノール1.2%、2 ー t ーブチルフェノール13.4%、pー t ーブチルフェノ ール0.25%、2,6B73.5%、2,4-ジーtーブチルフェノ ールを0.9%、2,4,6-トリーtーブチルフェノール10.7 % (%は重量%)であった。この液に24%苛性ソーダ5. 8g(0.035モル)を添加して200℃まで昇温するとアルミ ン酸ソーダが析出してスラリー液になる。この液からア ルミン酸ソーダを沪別する。沪液に24%苛性カリ3.6g (0.015モル)を添加して190~200℃で8時間空気を吹 き込む、2,6Bに対して19.7モル%の酸素を吸収した。反 応終了液はフェノール1.1%、2-tーブチルフェノー ル13.3%、pーtーブチルフェノール0.25%、2,6B22.5 %、2,4ジー t ーブチルフェノール0.9%、2,4,6ートリ (%は重量%)。この液に24%苛性ソーダ5.8g (0.035 水 名後) t ープチルフェノール10.9%、3,3′,5,5′ーテトラ - t - ブチルジフェノキノン0.4%、TBBP50%(%は重 量%)である。この酸化液にPTSA3.5gを添加して220℃ まで昇温し脱ブチル化するとイソブチレン182g(イソブ チレン回収率87.8%) が回収されてスラリー状反応液21 1gが得られる。この反応液の組成はフェノール5.5%、 2-t-ブチルフェノール0.2%、p-t-ブチルフェ ノール42.2%、2,680.05%、2,4ージーtーブチルフェ ノール7.0%、2,4,6-トリーtーブチルフェノール0.02 %、p,p' ーピフェノール43%、ブチルピフェノール1.5 %であった。この脱ブチル化液を70℃まで冷却して沪過 すると、粗p,p'ーピフェノール83gが得られる。ピフェ ノール沪別後の沪液は蒸留してブチルフェノール類を回 収して、次回の脱ブチル化に使用すればさらにイソブチ レンとフェノールに分解される。

> 一方、粗p, p'ービフェノール83gをメタノール664gに溶 かし、活性炭1.7g(粗p, p'ーピフェノールの2重量 %)で処理して熱沪過後その沪液よりメタノールを回 収、蒸留、炉過すると精p,p'ービフェノール65g(ワン パス精製収率78%) が得られる。本品は純度99.9%、色 調は純白であった。

〔発明の効果〕

本発明はフェノールとイソブチレンを原料とし、一貫的 操作で途中何ら分離精製を施すことなく高純度のp, p' ーピフェノールを簡略化されたプロセスで経済的に製造 する方法である。